(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平11-349579

(43)公開日 平成11年(1999)12月21日

(51) Int.Cl. ⁶ C 0 7 D 301/12	識別記号	F I C 0 7 D 30	1/12			
B 0 1 J 31/02 C 0 7 D 303/04	1 0 2	B 0 1 J 3: C 0 7 D 303	•	1022	K	
// C 0 7 B 61/00	3 0 0	C 0 7 B 6	1/00	300		
		審查請求	未請求	請求項の数1	OL (全	5 頁)
(21)出願番号	特願平10-158831	(71)出願人		06 卷株式会社		
(22)出願日	平成10年(1998) 6月8日	(字部市西本町17	「目12番32 5	手
		(72)発明者	山口県宇	言行 P部市大字小串1 C会社宇部研究所		5 宇部
		(72)発明者				
				学部市大字小串1 代会社宇部研究所		5 宇部
		(72)発明者		- *	070 TE HE O I	رايان دا د =
				字部市大字小串1 代会社字部研究所		つ 子部
					最終」	頁に続く

(54) 【発明の名称】 エポキシシクロドデカジエンの製造方法

(57)【要約】

【課題】 本発明は、即ち、1,5,9-シクロドデカトリエンから高い反応速度且つ高収率で1,2-エポキシ-5,9-シクロドデカジエンを製造する方法を提供することを課題とする。

【解決手段】 本発明の課題は、タングステン化合物及び三級アミン又はその塩の存在下、1,5,9-シクロドデカトリエンと過酸化水素を接触させて、1,5,9-シクロドデカトリエンのモノエポキシ化を行うことを特徴とするエポキシシクロドデカジエンの製造方法によって解決される。

【特許請求の範囲】

【請求項1】タングステン化合物及び一般式(1)

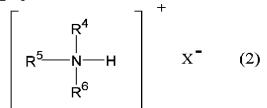
1

【化1】

$$\begin{array}{ccc}
R^{1} \\
R^{2} & \downarrow \\
N & \downarrow \\
R^{3}
\end{array}$$
(1)

(式中、 R^1 、 R^2 及び R^3 は、同一或いは異なっていても良く、無置換又は置換基を有していても良い、炭素数 $1\sim18$ のアルキル基、炭素数 $7\sim12$ のアラルキル基若しくは炭素数 $6\sim8$ のアリール基を示す。)で示される三級アミン又は一般式(2)

【化2】



(式中、R⁴、R⁵及びR⁶は、同一或いは異なっていても良く、無置換又は置換基を有していても良い、炭素数 1~18のアルキル基、炭素数7~12のアラルキル基 若しくは炭素数6~8のアリール基を示し、Xは、アンモニウムイオンと対イオンを形成し得る原子又は原子団を示す。)で示される三級アミンの塩の存在下、1,5,9シクロドデカトリエンと過酸化水素とを接触させて、1,5,9-シクロドデカトリエンのモノエポキシ化を行うことを特徴とするエポキシシクロドデカジエンの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、1,5,9-シクロドデカトリエンを過酸化水素によりモノエポキシ化して1,2-エポキシ-5,9-シクロドデカジエンを製造する方法に関する。1,2-エポキシ-5,9-シクロドデカジエンは、活性なエポキシ基と炭素-炭素不飽和結合を有するため、塗料、接着剤等の樹脂成分となり得るばかりでなく、シクロドデカノンへの変換により、さらにラクタム類、ラクトン類又は二塩基酸類に容易に公知の方法によって誘導されるため、ポリアミド、ポリエステル類の合成繊維、合成樹脂の中間原料となる重要な化合物である。

[0002]

【従来の技術】従来、1,5,9-シクロドデカトリエンと過酸化水素とを接触させて、1,5,9-シクロドデカトリエンをモノエポキシ化して1,2-エポキシ-5,9-シクロドデカジエンを製造する方法としては、蟻酸及び過酸化水素からその場で形成される過蟻酸で1,5,9-シクロドデカトリエンをモノエポキシ化する方法(特公昭56-104877号公

2

報)があるが、この方法では仕込み過酸化物基準の収率が低く、しかも装置に対する腐食性が高い蟻酸を用いらなければならない。また、二酸化セレン、亜セレン酸又は亜セレン酸アルキルエステルを触媒として1,5,9-シクロドデカトリエンをモノエボキシ化する方法(特公昭45-13331号公報)では、反応時間が非常に長く、しかも触媒として毒性の高いセレン化合物を用いる必要がある。更に、タングステン酸を触媒として90%過酸化水素を使用して1,5,9-シクロドデカトリエンをモノエボキシ化する方法(Bull.Chem.Soc.Jpn.,42.1604(1969))が知られているが、この方法では危険性の高い高濃度の過酸化水素を使用して長時間反応を行う必要があり、しかも仕込み過酸化物基準の収率が低い。即ち、これらいずれの方法も工業的な製造方法としては問題があった。

[0003]

(2)

【発明が解決しようとする課題】本発明の課題は、上記の従来技術の問題点を解決し、1,5,9-シクロドデカトリエンから高い反応速度且つ高収率で1,2-エポキシ-5,9-シクロドデカジエンを製造する方法を提供するものであ20 る。

[0004]

【課題を解決するための手段】本発明の課題は、タングステン化合物及び一般式(1)

[0005]

【化3】

30

$$\begin{array}{c|c}
R^1 \\
R^2 \longrightarrow N \\
R_3
\end{array}$$
(1)

(式中、 R^1 、 R^2 及び R^3 は、同一或いは異なっていても良く、無置換又は置換基を有していても良い、炭素数 $1\sim1$ 8のアルキル基、炭素数 $7\sim1$ 2のアラルキル基 若しくは炭素数 $6\sim8$ のアリール基を示す。)

【0006】で示される三級アミン又は一般式(2)

[0007]

【化4】

$$\begin{bmatrix} R^4 \\ R^5 \longrightarrow N \longrightarrow H \\ R^6 \end{bmatrix} \qquad X \qquad (2)$$

(式中、R⁴、R⁵及びR⁶は、同一或いは異なっていても良く、無置換又は置換基を有していても良い、炭素数 1~18のアルキル基、炭素数7~12のアラルキル基 若しくは炭素数6~8のアリール基を示し、Xは、アン 50 モニウムイオンと対イオンを形成し得る原子又は原子団

3

を示す。)

【0008】で示される三級アミンの塩の存在下、1,5, 9-シクロドデカトリエンと過酸化水素とを接触させて、 1,5,9-シクロドデカトリエンのモノエポキシ化を行うこ とを特徴とするエポキシシクロドデカジエンの製造方法 によって解決される。

[0009]

【発明の実施の形態】本発明において使用するタングス テン化合物としては、例えば、タングステン酸、タング ステン酸ナトリウム、タングステン酸カリウム、タング 10 ステン酸リチウム、タングステン酸アンモニウム等のタ ングステン酸又はその塩;十二タングステン酸ナトリウ ム、十二タングステン酸カリウム、十二タングステン酸 アンモニウム等の十二タングステン酸塩; リンタングス テン酸、リンタングステン酸ナトリウム、ケイタングス テン酸、ケイタングステン酸ナトリウム、リンバナドタ ングステン酸、リンモリブドタングステン酸等のタング ステン原子を含むヘテロポリ酸又はその塩等が挙げられ るが、好ましくはタングステン酸ナトリウム、リンタン グステン酸、ケイタングステン酸、更に好ましくはタン グステン酸ナトリウム、リンタングステン酸が使用され る。これらタングステン化合物は単独でも、二種以上を 混合して使用しても差し支えない。

【0010】本発明の反応において使用する前記タング ステン化合物の量は、1,5,9-シクロドデカトリエンに対 して好ましくは0.002~10重量%、更に好ましくは0.005 ~1重量%である。

【0011】本発明の反応では、タングステン化合物に 加えて、前記の一般式(1)で示される三級アミン又は 一般式(2)で示される三級アミンの塩を反応系に存在 させて、1,5,9-シクロドデカトリエンのモノエポキシ化 反応が行われる。一般式(1)において、 R^1 、 R^2 及び R3は、同一或いは異なっていても良く、無置換又は置 換基を有していても良い、炭素数1~18のアルキル 基、炭素数7~12のアラルキル基若しくは炭素数6~ 8のアリール基を示す。一般式(2)において、R4、 R⁵及びR⁶は、同一或いは異なっていても良く、無置換 又は置換基を有していても良い、炭素数1~18のアル キル基、炭素数7~12のアラルキル基若しくは炭素数 6~8のアリール基を示し、Xは、アンモニウムイオン と対イオンを形成し得る原子又は原子団を示すが、例え ば、ハロゲン原子、HSO4、C1O4、H2PO4、NO3、BF4、HSi F₆、OCOH又はOCOCH₃を示す。

【0012】本発明の反応において使用する三級アミン としては、例えば、トリn-ヘキシルアミン、トリn-ヘプ チルアミン、トリス(2-エチルヘキシル)アミン、トリn-オクチルアミン、トリn-デシルアミン、トリn-ドデシル アミン、トリフェニルアミン、トリベンジルアミン、ジ メチルn-オクタデシルアミン等が挙げられるが、好まし くはトリn-ヘキシルアミン、トリn-ヘプチルアミン、ト 50 えば、クロロホルム、ジクロロエタン、ジクロロメタン

リス(2-エチルヘキシル)アミン、トリn-オクチルアミ ン、トリn-デシルアミン、トリn-ドデシルアミン、更に 好ましくはトリn-ヘキシルアミン、トリn-ヘプチルアミ ン、トリス(2-エチルヘキシル)アミン、トリn-オクチル アミン、トリn-ドデシルアミンが使用される。これら三 級アミンは単独でも、二種以上を混合して使用しても差 し支えない。

【0013】本発明の反応において使用する三級アミン の塩としては、例えば、トリn-ヘキシルアミンリン酸二 水素塩、トリn-ヘキシルアミン塩酸塩、トリn-ヘキシル アミン硫酸水素塩、トリn-オクチルアミンリン酸二水素 塩、トリn-オクチルアミン塩酸塩、トリn-オクチルアミ ン硫酸水素塩、トリn-ドデシルアミンリン酸二水素塩、 トリn-ドデシルアミン塩酸塩、トリn-ドデシルアミン硫 酸水素塩等が挙げられるが、好ましくはトリn-オクチル アミンリン酸二水素塩、トリn-オクチルアミン塩酸塩、 トリn-オクチルアミン硫酸水素塩、トリn-ドデシルアミ ンリン酸二水素塩、トリn-ドデシルアミン塩酸塩、トリ n-ドデシルアミン硫酸水素塩、更に好ましくはトリn-オ クチルアミンリン酸二水素塩、トリn-オクチルアミン塩 酸塩、トリn-オクチルアミン硫酸水素塩が使用される。 これら三級アミンの塩は単独でも、二種以上を混合して 使用しても差し支えない。

【0014】本発明の反応において使用する前記の三級 アミン或いはその塩の量は、1,5,9-シクロドデカトリエ ンに対して好ましくは0.002~10重量%、更に好ましく は0.005~1重量%である。これら三級アミンとその塩 は、二種以上を混合して使用しても差し支えない。

【0015】本発明の反応において使用する過酸化水素 は、取り扱い上の安全性や経済性を考慮すると、1~70 重量%水溶液のものを用いるのが好ましい。その使用量 は、1,5,9-シクロドデカトリエンに対して好ましくは0. 05~1.0倍モル、更に好ましくは0.1~0.8倍モルであ る。使用量が1.0倍モルより多いとジエポキシドの生成 量が増加し、モノエポキシドの選択率が低下するため望 ましくない。また、過酸化水素は反応開始時に全量を加 えても良いし、反応中に少量ずつ分割して加えても良

【0016】本発明の反応は有機相と水相の二相で行わ れるが、この時水相は酸性であることが望ましく、必要 に応じて反応系内に酸を予め添加する。添加する酸とし ては、リン酸、硫酸、塩酸、過塩素酸、ヘキサフルオロ ケイ酸、硝酸、テトラフルオロホウ酸等が挙げられる が、好ましくはリン酸、硫酸、更に好ましくはリン酸が 使用される。その添加量は、三級アミン又はその塩に対 して、0~50倍モルが好ましい。

【0017】本発明の反応では有機溶媒を使用すること も出来る。使用する有機溶媒は水と均一に混ざり合わず 且つ反応を阻害しないものであれば特に制限はなく、例 5

等の脂肪族ハロゲン化炭化水素類;シクロヘキサン、n-ヘプタン等の脂肪族非ハロゲン化炭化水素類;ベンゼン、トルエン、キシレン等の芳香族非ハロゲン化炭化水素類;クロロベンゼン等の芳香族ハロゲン化炭化水素類が挙げられる。これら溶媒は単独でも、二種以上を混合して使用しても差し支えない。その使用量は、1,5,9-シクロドデカトリエンに対して好ましくは0~30重量倍、更に好ましくは0~20重量倍である。

【0018】本発明の反応は、1,5,9-シクロドデカトリエンと過酸化水素とが分離した二液相で行うことが好ま 10 しく、例えば、不活性ガス雰囲気にて、1,5,9-シクロドデカトリエン、過酸化水素、タングステン化合物及び三級アミン又はその塩を混合し、加熱攪拌する等の方法によって、常圧下又は加圧下で行われる。その際の反応温度は、好ましくは20~120℃、更に好ましくは30~90℃である。また、得られた生成物は、例えば、分液後に蒸留等によって、単離、精製することが出来る。

[0019]

【実施例】以下に実施例及び比較例を用いて、本発明を 具体的に説明する。

【0020】実施例1

還流冷却器、窒素吹き込み管、温度計を備えた内容積50 mlのガラス製三口フラスコに、60重量%過酸化水素水1. 71g(30,2mo1)及び1,5,9-シクロドデカトリエン19,7g(12 1mol)を仕込み、更に、リンタングステン酸を50mg/ml含 む水溶液0.08m1(リンタングステン酸として4mg)、トリn -オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液0.08ml(ト リn-オクチルアミンとして4mg)及びリン酸を50mg/ml含 む水溶液0.08m1をそれぞれマイクロピペットを用いて加 え、窒素雰囲気にて、90℃で1時間加熱攪拌した。反応 後、室温まで冷却し、得られた反応液の分析を行った。 反応液の分析は、残存する過酸化水素はヨードメトリー により、残存する1,5,9-シクロドデカトリエン(以下C DTと称する)及び生成した1,2-エポキシ-5,9-シクロド デカジエン(以下モノエポキシドと称する)をガスクロマ トグラフィーにより行った。その結果、過酸化水素転化 率は99.4%、CDT転化率は21.3%、消費CDT基準の モノエポキシド選択率は94.1mo1%、消費過酸化水素基 準のモノエポキシド選択率は83.2mo1%であった。

【0021】実施例2

実施例1において、リン酸水溶液を加えなかったこと以外は、実施例1と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は91.7%、CDT転化率は19.2%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は94.4mo1%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は82.8mo1%であった。

【0022】比較例1

実施例2において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含 その結果、過酸化水素転化率は99.8%、CDT転化率はむトルエン溶液を添加しなかったこと以外は、実施例2 22.6%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は95.2と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は 50 mo1%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は8

3.7%、CDT転化率は3.0%であった。

【0023】実施例3

実施例2において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液の量を0.24ml(トリn-オクチルアミンとして12mg)に変えたこと以外は、実施例1と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は99.1%、CDT転化率は23.8%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は93.4mol%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は83.4mol%であった。

10 【0024】実施例4

実施例1において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液をトリn-ドデシルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液0.08ml(トリn-ドデシルアミンとして4mg)に変えたこと以外は、実施例1と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は99.1%、CDT転化率は21.6%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は94.7mo1%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は83.0mo1%であった。

【0025】実施例5

20 実施例1において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液をトリn-ヘキシルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液0.08ml(トリn-ヘキシルアミンとして4mg)に変えたこと以外は、実施例1と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は99.4%、CDT転化率は21.3%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は94.1mo1%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は83.2mo1%であった。

【0026】実施例6

実施例2において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含 30 むトルエン溶液をトリn-オクチルアミンリン酸二水素塩 12mgに変えたこと以外は、実施例2と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は99.8%、CDT転化率は24.2%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は94.2mo1%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は85.5mo1%であった。

【0027】実施例7

実施例2において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液をトリn-オクチルアミン塩酸塩12mgに変えたこと以外は、実施例2と同様に反応を行った。その40 結果、過酸化水素転化率は99.8%、CDT転化率は23.8%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は94.0mol%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は84.0mol%であった。

【0028】実施例8

実施例2において、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液をトリn-オクチルアミン硫酸水素塩12mgに変えたこと以外は、実施例2と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は99.8%、CDT転化率は22.6%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は95.2mol% 消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は48

6

7

5.0mo1%であった。

【0029】実施例9

実施例1において、リンタングステン酸を50mg/ml含む水溶液をタングステン酸ナトリウムを50mg/ml含む水溶液0.04ml(タングステン酸ナトリウムとして2mg)、トリn-オクチルアミンを50mg/ml含むトルエン溶液の量を0.12ml(トリn-オクチルアミンとして6mg)、リン酸を50mg/ml含む水溶液の量を0.12mlに変えたこと以外は、実施例1と同様に反応を行った。その結果、過酸化水素転化率は

99.6%、CDT転化率は24.4%、消費CDT基準のモノエポキシド選択率は94.8mo1%、消費過酸化水素基準のモノエポキシド選択率は86.0mo1%であった。

[0030]

【発明の効果】本発明により、1,5,9-シクロドデカトリエンから高い反応速度且つ高収率で1,2-エポキシ-5,9-シクロドデカジエンを製造する方法を提供することが出来る。

8

フロントページの続き

(72)発明者 竹本 博文

山口県宇部市大字小串1978番地の5 宇部 興産株式会社宇部研究所内 **DERWENT-ACC-NO:** 2000-111656

DERWENT-WEEK: 200780

COPYRIGHT 2009 DERWENT INFORMATION LTD

TITLE: Production of epoxy

cyclododecadiene useful as intermediate material for synthesising synthetic fibre

including polyamide and polyester

in high yielding process

INVENTOR: KURODA N; TAKEMOTO H; YAMANAKA M;

YAMAZAKI O

PATENT-ASSIGNEE: UBE IND LTD[UBEI]

PRIORITY-DATA: 1998JP-158831 (June 8, 1998)

PATENT-FAMILY:

PUB-NO PUB-DATE LANGUAGE

JP 11349579 A December 21, 1999 JA JP 4013334 B2 November 28, 2007 JA

APPLICATION-DATA:

PUB-NO	APPL-DESCRIPTOR	APPL-NO	APPL- DATE
JP 11349579A	N/A	1998JP- 158831	June 8, 1998
JP 4013334B2	Previous Publ	1998JP- 158831	June 8, 1998

INT-CL-CURRENT:

TYPE	IPC DATE
CIPP	C07D301/12 20060101
CIPP	C07D301/12 20060101
CIPS	B01J31/02 20060101
CIPS	B01J31/02 20060101
CIPS	C07B61/00 20060101
CIPS	C07D303/04 20060101
CIPS	C07D303/04 20060101

ABSTRACTED-PUB-NO: JP 11349579 A

BASIC-ABSTRACT:

NOVELTY - A method of producing epoxy cyclododecadiene is new. DETAILED DESCRIPTION - A method of producing epoxy cyclododecadiene is new, which comprises bringing 1,5,9-cyclododecatriene into contact with hydrogen peroxide in the presence of a tungsten compound and tertiary amine of formula (1) or tertiary amine salt of formula

(2) to cause monoepoxidation of 1,5,9-cyclododecatriene. Formula (1) NR1R2R3 Formula (2) [NR4R5R6H]+ X- R1, R2 and R3 = independently unsubstituted or optionally substituted 1-18C alkyl group, 7-12C aralkyl group or 6-8C aryl group; R4, R5 and R6 = independently unsubstituted or optionally substituted 1-18C alkyl group, 7-12C aralkyl group or 6-8C aryl group; X =atom or atomic group capable of forming counter ion with ammonium ion.

USE - As intermediates for polyamides and polyesters useful in synthetic fibre production.

ADVANTAGE - A method of producing 1,2-epoxy-5,9-cyclododecadiene in a high yield from 1,4,9-cyclododecatriene with a high reaction rate.

TITLE-TERMS: PRODUCE EPOXY USEFUL INTERMEDIATE

MATERIAL SYNTHESIS SYNTHETIC FIBRE

POLYAMIDE POLYESTER HIGH YIELD

PROCESS

DERWENT-CLASS: A41 E13

CPI-CODES: A01-F; E06-A02D; N03-C02; N04-B; N05-D;

CHEMICAL-CODES: Chemical Indexing M3 *01* Fragmentation Code A674 A940 B115 C108 M411 M414 M416 M730 Q421

> Chemical Indexing M3 *02* Fragmentation Code D000 D130 M280 M320 M412 M511 M520 M530 M540 M720 N213 N306 N309 N342 N411 N422 N442 N513 Q110 R042 Ring Index Numbers 07846 Markush Compounds 0010IP501

ENHANCED-POLYMER-INDEXING: Polymer Index [1.1]

018 ; G0964 G0817 D01 D51 D54 D24 D22 D32 D79 D42 D57 D59 D92 F47; H0271; L9999 L2471; L9999 L2084; L9999 L2175; L9999 L2437*R;

Polymer Index [1.2] 018 ; G1581 G1558 D01 F47 D24 D22 D32 D79 D42 D54 D51 D57 D59 D92; H0271; L9999 L2471; L9999 L2084; L9999 L2175; L9999 L2437*R;

Polymer Index [1.3] 018; ND03; ND08;

Polymer Index [1.4] 018 ; D00 D60 F20 P* 5A O* 6A W* 6B Tr; C999 C102 C000; C999

C259;

Polymer Index [1.5] 018; D01 D11 D10 D18*R D50 D83 D84 D85 D86 D87 D88 D89 D90 D91 D92 D93 D94 D95 F08 F07; C999 C124 C113; C999 C259;

Polymer Index [1.6] 018; D01 D11 D10 D18*R D50 D61*R D83 D84 D85 D86 D87 D88 D89 D90 D91 D92 D93 D94 D95 F16; C999 C124 C113; C999 C259;

Polymer Index [1.7] 018; D01 D11 D10 D50 D94 F08 F07; C999 C124 C113; C999 C259;

Polymer Index [2.1] 018; H0011*R; P0055; S9999 S1070*R; P0839*R F41 D01 D63;

Polymer Index [2.2] 018; H0011*R; P0055; S9999 S1070*R; P0635*R F70 D01;

SECONDARY-ACC-NO:

CPI Secondary Accession Numbers: 2000-034137